



Bumitama Gunajaya Agro

# PENGOLAHAN LIMBAH CAIR KELAPA SAWIT DENGAN KOMBINASI ROTATING BIOLOGOCAL CONTACTOR DAN FILTRASI SERAT LIGNOSELULOSA UNTUK PENINGKATAN PRODUKSI BIOHIDROGEN DAN BIOMETANA

Oleh:

- Dr. Eng. Ir. Allen Kurniawan, S.T., M.T. (Ketua Tim)
- Dr. Siti Nikmatin, S.Si., M.Si. (Anggota)
- Dr. Dra. Nisa Rachmania Mubarik, M.Si. (Anggota)
- Joana Febrita, S.T., M.T. (Anggota)



**IPB University**  
— Bogor Indonesia —

# LATAR BELAKANG

LCKS = limbah cair kelapa sawit

TKKS = tandan kosong kelapa sawit (serat lignoselulosa)



LCKS berkontribusi 50%  
dari total limbah

Konsentrasi organik tinggi

Melebihi baku mutu Permen LHK No.5 2014

Pengolahan LCKS diperlukan

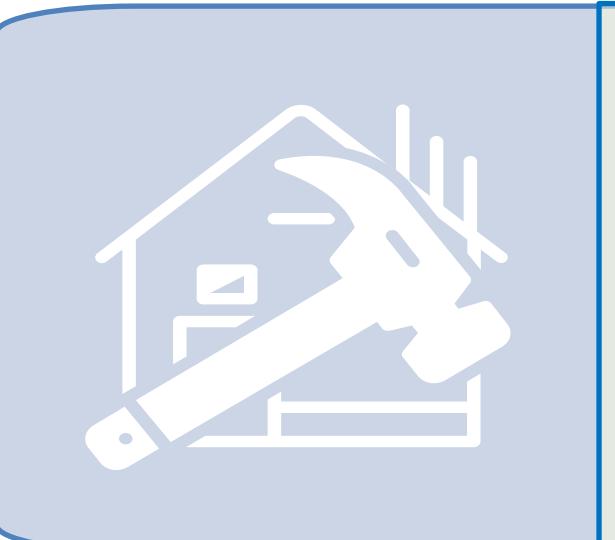


TKKS (sebagai serat  
lignoselulosa) berkontribusi 23%  
dari total limbah

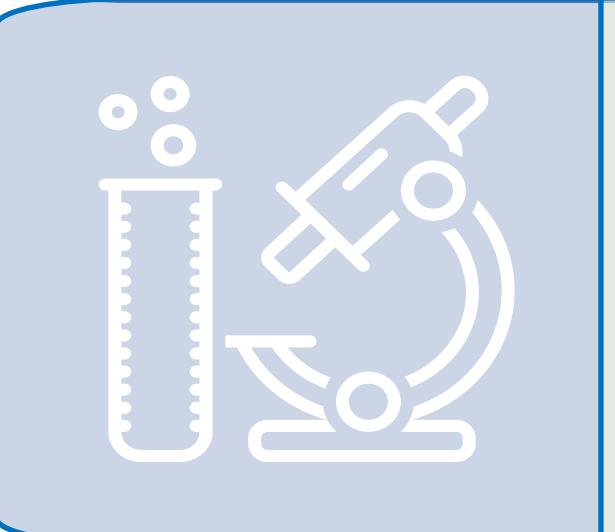
Umumnya hanya dibakar yang  
menyebabkan perusakan  
lingkungan dan penurunan kemampuan  
tanah dalam menyerap air

**Urgensi:** Pemanfaatan TKKS dan pengolahan LCKS yang tepat akan  
mereduksi sekitar 73% dari total limbah industri kelapa sawit untuk menghasilkan  
energi terbarukan

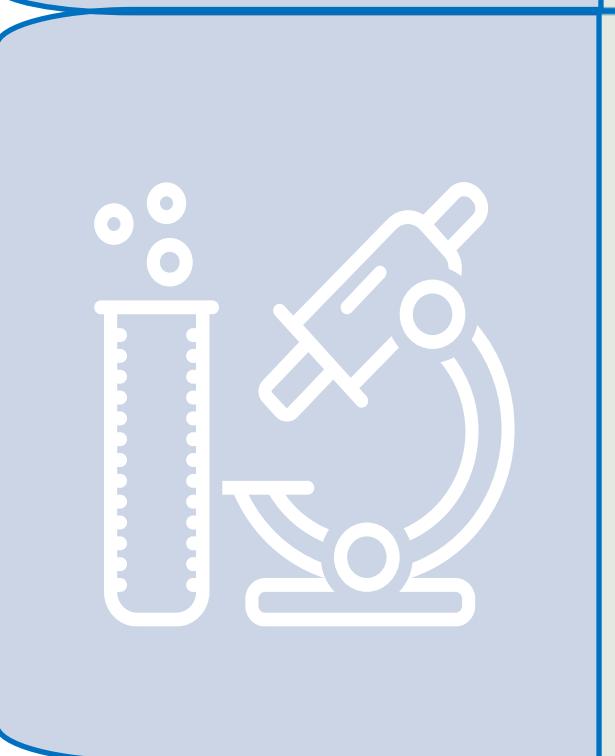
# TUJUAN PROJECT



Rancang bangun reaktor sistem hibrid modifikasi rotating biological contactor (RBC) anaerobik dan filtrasi serat TKKS



Menentukan nilai efisiensi substansi organik, serta produksi biohidrogen dan biometana pengolahan unit RBC dan filtrasi serat TKKS



Menganalisis pengaruh waktu detensi RBC terhadap kinerja pengolahan LCKS

# JUSTIFIKASI RISET/PROJECT

## Pengolahan LCKS

Kassim, M. A., & Othman, Mohd. N. (1999).  
Palm oil mill effluent treatment using  
rotating biological contactor

Pengolahan Limbah Pome (Palm Oil Mill  
Effluent) dengan Menggunakan  
Mikroalga. Jurnal Teknologi Kimia Dan  
Industri.

Winanti, W. S., Prasetyadi, P., & Wiharja,  
W. (2019). Pengolahan Palm Oil Mill  
Effluent (POME) menjadi Biogas dengan  
Sistem Anaerobik Tipe Fixed Bed tanpa  
Proses Netralisasi.

Priyo Susilo, F. A., dkk (2016).  
Pengaruh Variasi Waktu Tinggal Terhadap  
Kadar BOD dan COD Limbah Tapioka dengan  
Metode Rotating Biological Contactor.

Adam, M. S., dkk (2023).  
Treatment of palm oil mill effluent using  
modified rotating biological contactor  
with organic loading rate variations.

Power Priyanka, dkk. (2023).  
Dairy Wastewater Treatment with Rotating  
Biological Contactor as Secondary unit and  
use of Treated Effluent for Agriculture.

## Produksi Biohidrogen dan Biometana dari Limbah Cair

Murti, G. W., dkk (2019).  
Ulasan Teknologi Pretreatment Terkini Limbah  
Cair POME Sebagai Umpan Digester Biogas.

Valentino, N., dkk (2020).  
Pengaruh Suhu Terhadap Proses Produksi  
Biohidrogen dari Hasil Fermentasi Palm Oil Mill  
Effluent (POME).

Sagala, D., dkk(2023).  
Potensi Energi Terbarukan dari  
Pemanfaatan Energi Biogas POME  
(Palm Oil Mill Effluent) sebagai Sumber  
Energi Terbarukan di Provinsi Jambi.

Ariyani, S. B., & Asmawit, A. (2017).  
.Kemampuan Limbah Tandan Kosong  
Kelapa Sawit sebagai Bioadsorben Logam  
Perak pada Limbah Cair Sisa Pengukuran.

Ferry Lismanto Syaiful, dkk (2022).  
Inovasi Pembuatan Pupuk Organik dari Tandan  
Kosong Kelapa Sawit dan Pupuk Kandang di  
Nagari Sungai Kunyit Kabupaten Solok Selatan.

Zidhan, M., dkk (2023).  
Optimalisasi Potensi Desa,Pengolahan Limbah  
Perkebunan Sawit Menjadi Briket Sebagai  
Energi Alternatif Yang Bernilai Ekonomi Tinggi.

## RBC untuk pengolahan limbah cair

## Pemanfaatan TKKS

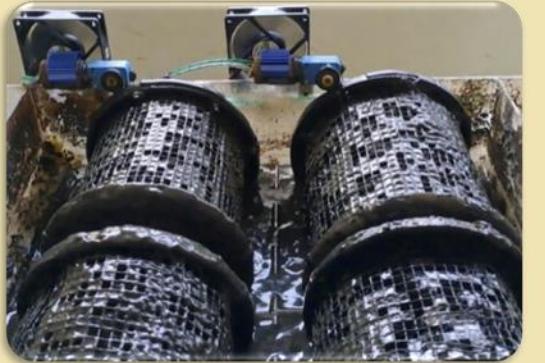


## PENGOLAHAN LIMBAH KELAPA SAWIT DENGAN KOMBINASI RBC DAN FILTRASI SERAT LIGNOSELULOSA UNTUK PRODUKSI BIOHIDROGEN DAN BIOMETANA



# BIG PICTURE RISET/PROJECT

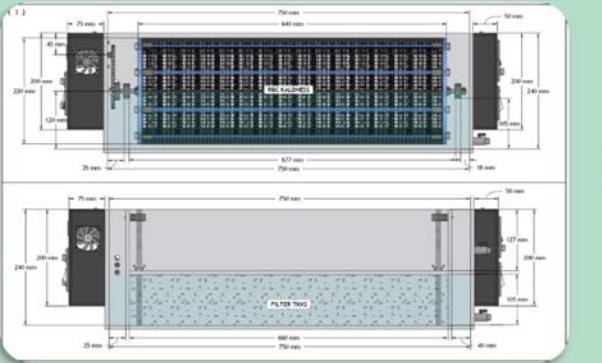
2023



Topik:  
RBC untuk Pengolahan  
LCKS

Output:  
Peningkatan efisiensi substansi  
organik LCKS

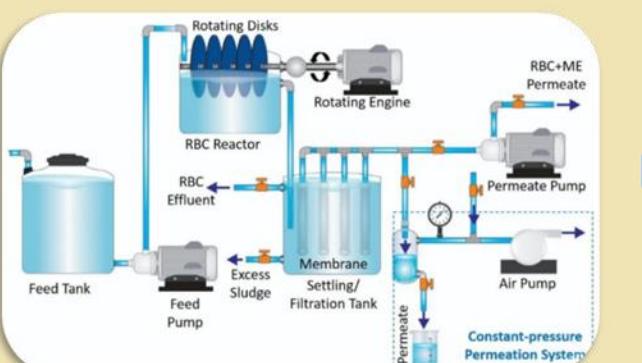
2023-2024



Topik:  
RBC dan Filtrasi Serat Lignoselulosa  
Pengolahan LCKS

Output:  
Peningkatan efisiensi substansi  
organik LCKS akibat penambahan  
surface area pertumbuhan  
mikroorganisme oleh media TKKS

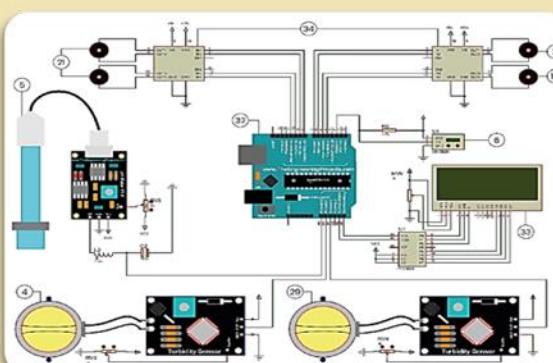
2024-2025



Topik:  
Unit Anaerobik RBC Dua Tahap dan  
Filtrasi TKKS untuk Pengolahan  
Limbah Cair Kelapa Sawit

Output:  
Produksi biohidrogen dan biometana  
dari pengolahan LCKS

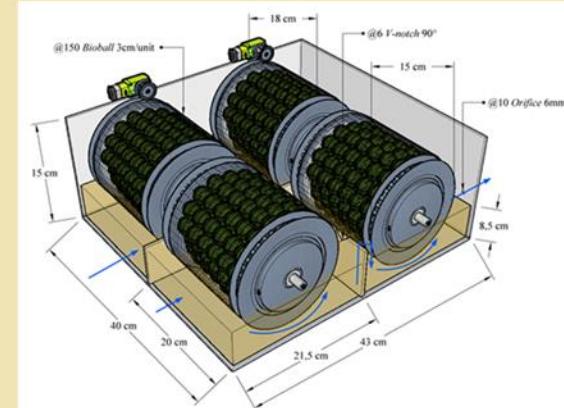
2025-2026



Topik:  
Pengembangan Model Biokinetika  
Pengolahan LCKS dan integrasi  
berbasis IoT

Output:  
Model pengembangan implementasi  
skala lapangan dengan integrasi IoT

2026-2027



Topik:  
Implementasi skala lapangan

Output:  
Modifikasi unit LCKS skala lapangan  
dengan integrasi IoT

Uji skala lapangan di BGA  
Output: bioenergi ( $H_2$  dan  $CH_4$ )

# GANTT CHART PELAKSANAAN (1)



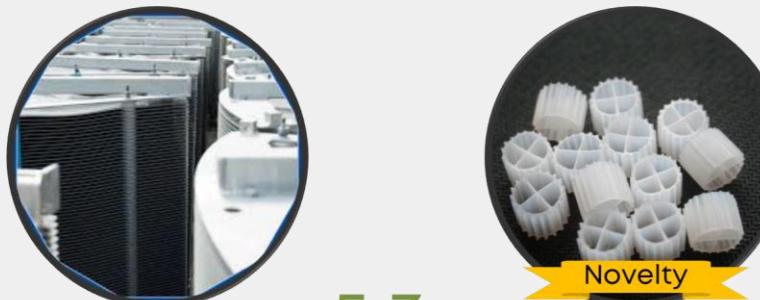
Rotating Biological Contactor (RBC)  
pengolahan biologis attached growth

Kelebihan: (Mohammad et al. 2021)

Efektif terhadap pengolahan kandungan organik

Biaya operasi yang lebih murah

Luas Permukaan Spesifik Media



(Said 2017) & (Dan dan Luu 2021)

Kekurangan: (Waqas et al. 2021)

Bidang kontak biomassa terbatas

Efisiensi pengolahan dan oksigen terlarut rendah



RBC

+

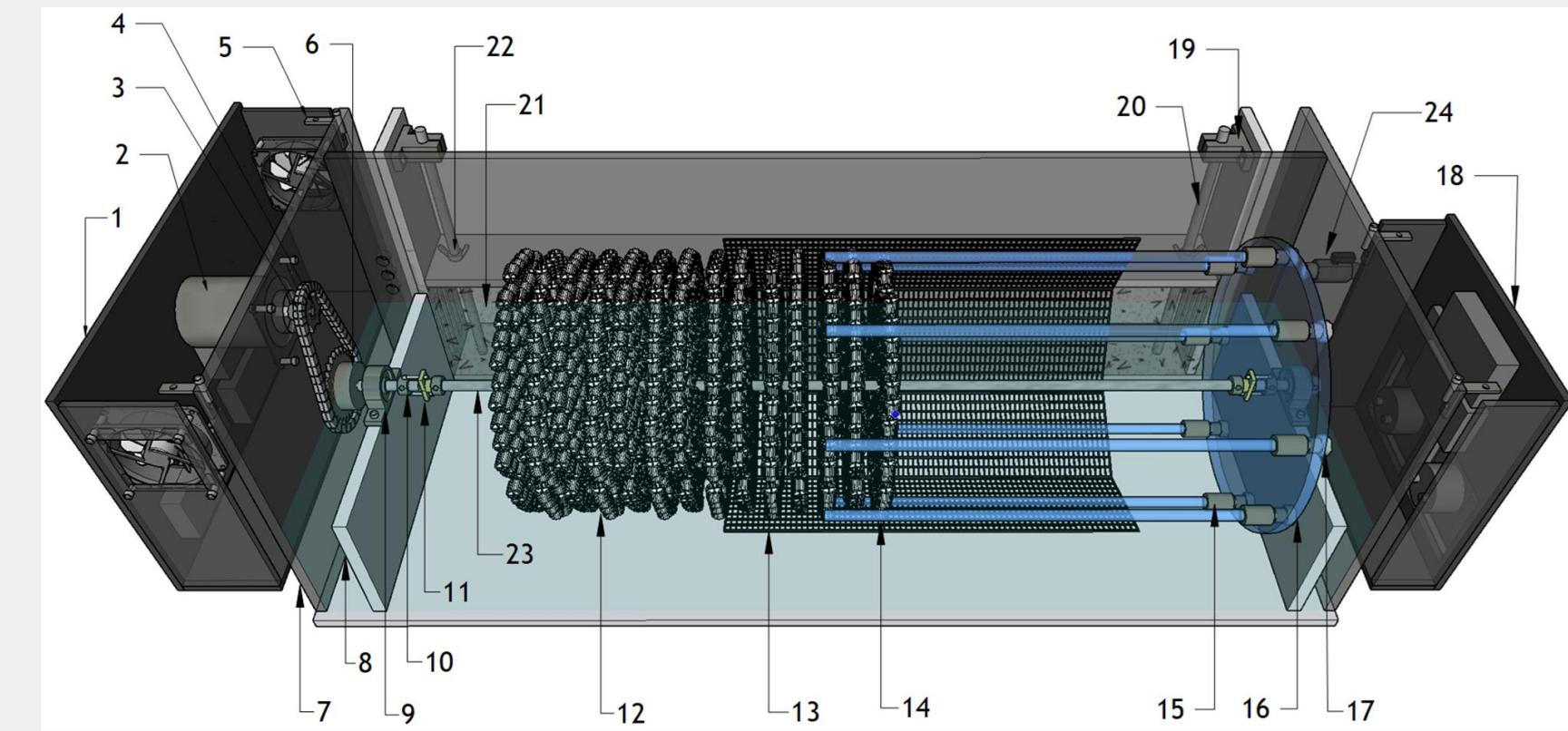
TKKS



= SISTEM HIBRID

(Peningkatan efisiensi pengolahan serta  
mereduksi konsentrasi kontaminan dengan  
parameter yang lebih komprehensif)

Bentuk sistem hibrid RBC dan TKKS  
untuk LCKS:



Gambar Rancangan Prototipe Reaktor

- |                      |                   |                      |                       |                       |                 |
|----------------------|-------------------|----------------------|-----------------------|-----------------------|-----------------|
| 1. Elektronika motor | 5. Angle bracket  | 9. Bearing pillow    | 13. Jaring HDPE       | 17. Mur flange        | 21. Filter TKKS |
| 2. Motor 60KTYZ      | 6. Gear besar 28T | 10. Lock collar      | 14. Akrilik batang    | 18. Elektronika pompa | 22. Mur kupu    |
| 3. Rantai mini GP    | 7. Akrilik 8mm    | 11. T nut            | 15. Arbor konektor    | 19. As support        | 23. Leadscrew   |
| 4. Gear kecil 7T     | 8. Akrilik 10mm   | 12. Kaldness K1 plus | 16. Akrilik lingkaran | 20. As drat           | 24. Vakve       |

Terdiri atas dua reaktor. **Reaktor 1 (acidogenesis reactor)** untuk produksi biohydrogen dan dilanjutkan **reaktor 2 (methanogenesis reactor)** untuk produksi biometana.

# GANTT CHART PELAKSANAAN (2)

## 1 Pembuatan Prototipe Alat

Volume Unit RBC Kaldness

$$40\% = 17,3 \text{ L}$$

$$50\% = 21,4 \text{ L}$$

$$60\% = 25,9 \text{ L}$$

Volume Unit Filter TKKS

$$\text{Minimal} = 0,45 \text{ L}$$

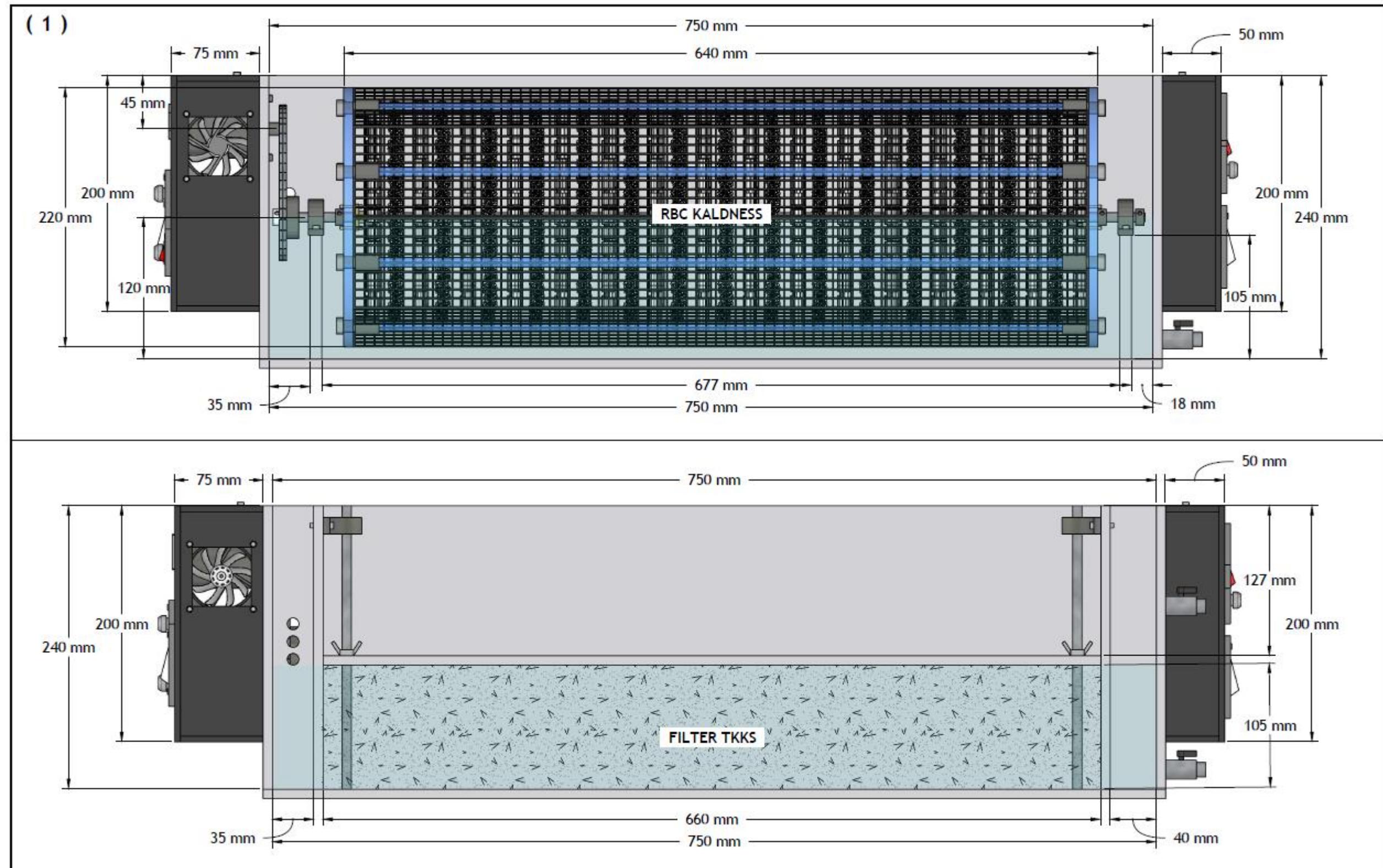
$$\text{Maksimal} = 4,7 \text{ L}$$

Jumlah Kaldness

$$= 31000 \text{ buah } (19,5 \text{ m}^2)$$

Karakteristik TKKS

- Spikelet + stalk (utuh)
- Pencucian fluida dinamis
- Metode milling



Gambar Tampak depan & Tampak belakang

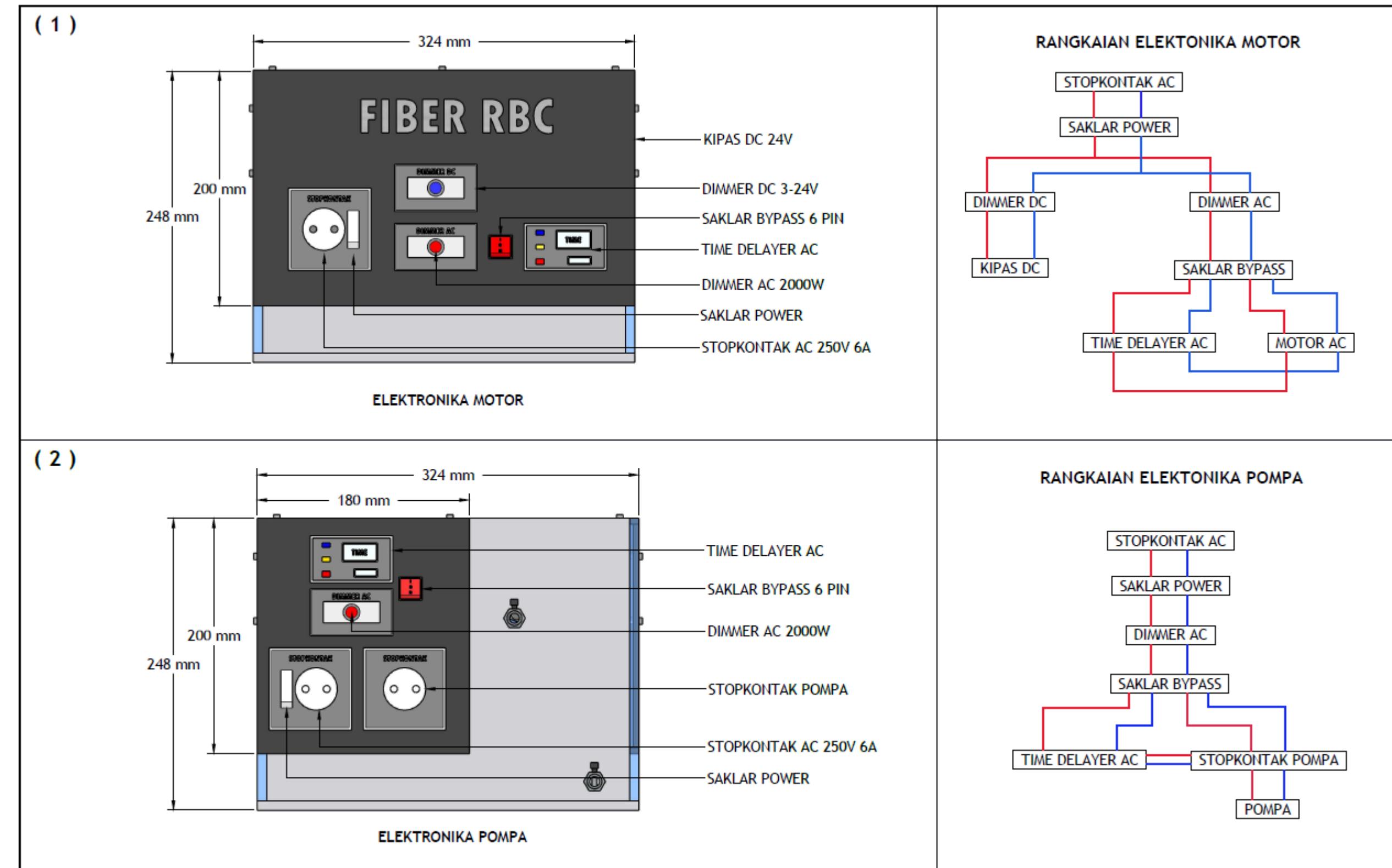
# GANTT CHART PELAKSANAAN (3)

1

## Pembuatan Prototipe Alat

Fitur Reaktor =

- Kecepatan rotasi bisa dikendalikan
- Debit reaktor bisa dikendalikan
- Waktu detensi bisa dikendalikan
- Tinggi perendaman RBC bisa diatur
- Gramasi atau porositas filter TKKS bisa diatur



Gambar Tampak kanan & Tampak kiri

# GANTT CHART PELAKSANAAN (4)

2

## Seeding dan Aklimatisasi



3

## Uji kinerja dan variasi

### Parameter pengujian :

- Soluble Chemical Oxygen Demand (SCOD)
- Total Suspended Solid (TSS)
- Minyak & Lemak
- pH

Penelitian difokuskan terhadap variasi HRT, yaitu 0,08; 0,17; dan 0,25 hari untuk pembentuk biohydrogen serta 12, 24 dan 36 hari untuk pembentukan biometana

### Variabel kontrol dalam pengujian:

- Suhu, dalam rentang 17-25° C
- OLR, rentang 20 – 30 gSCOD/L
- Kecepatan rotasi, 3 rpm

### Seeding



7 Hari

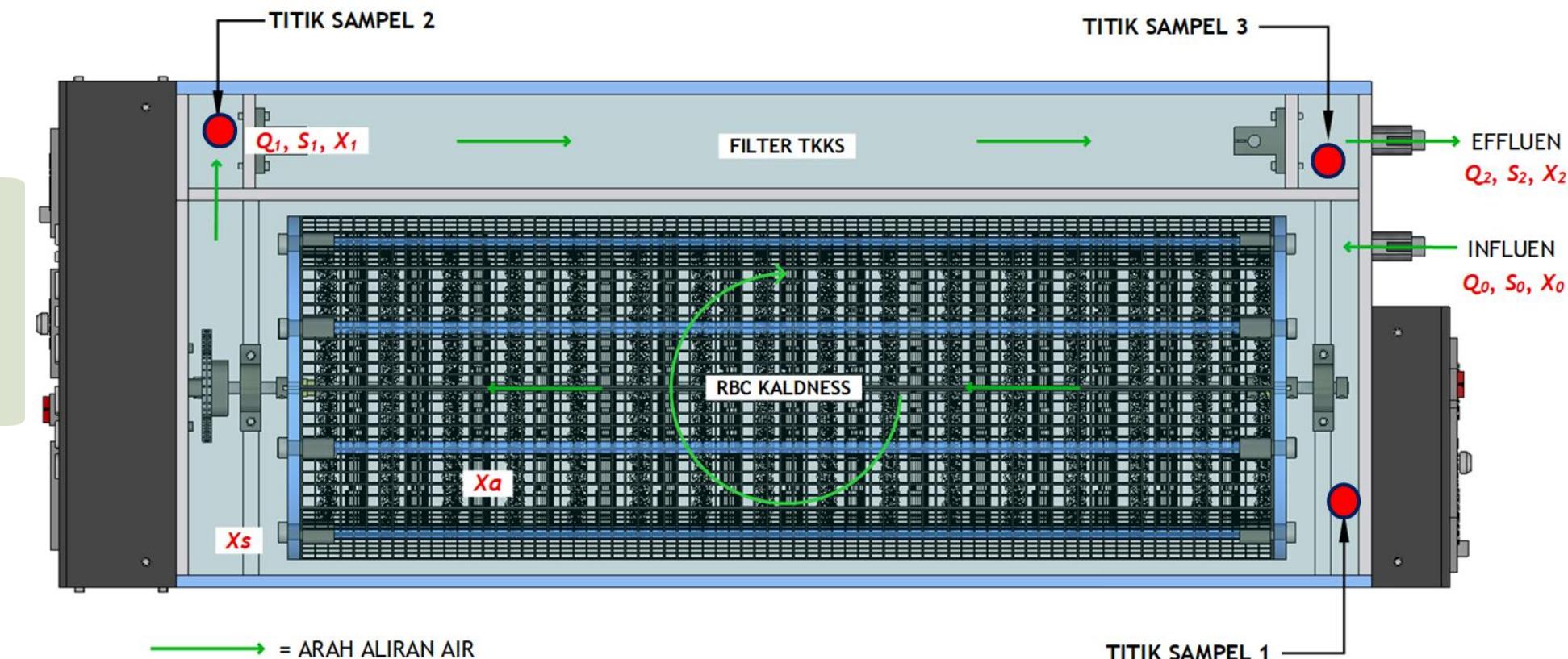
- Pengembangbiakan mikroorganisme
- Seeding secara alami dengan pemberian glukosa sesuai rasio food/mikroorganism sebesar 0,4
- Lapisan biofilm pada bioball akan terbentuk

### Aklimatisasi



28 Hari

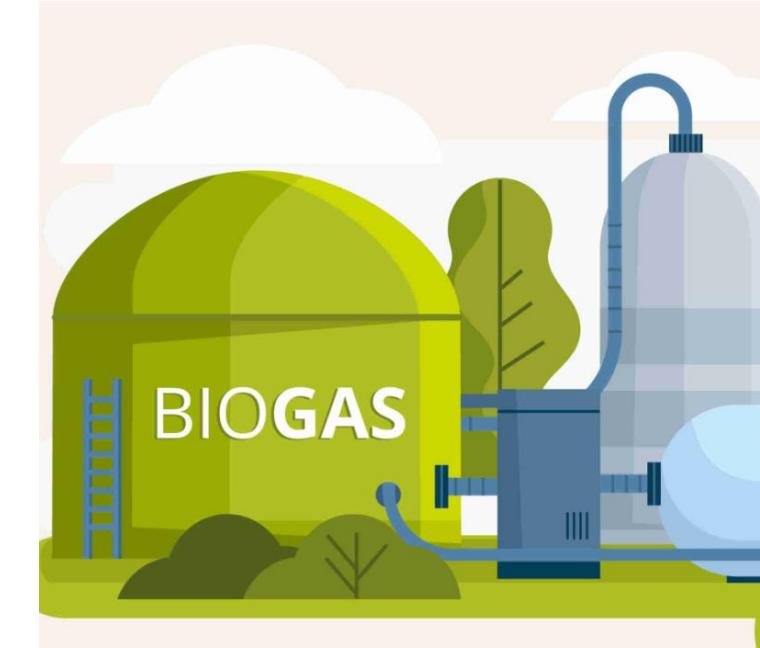
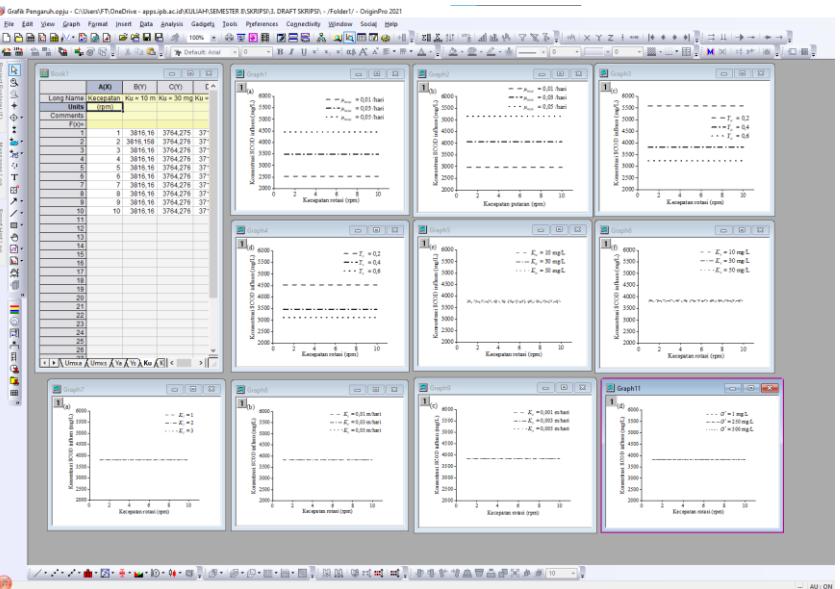
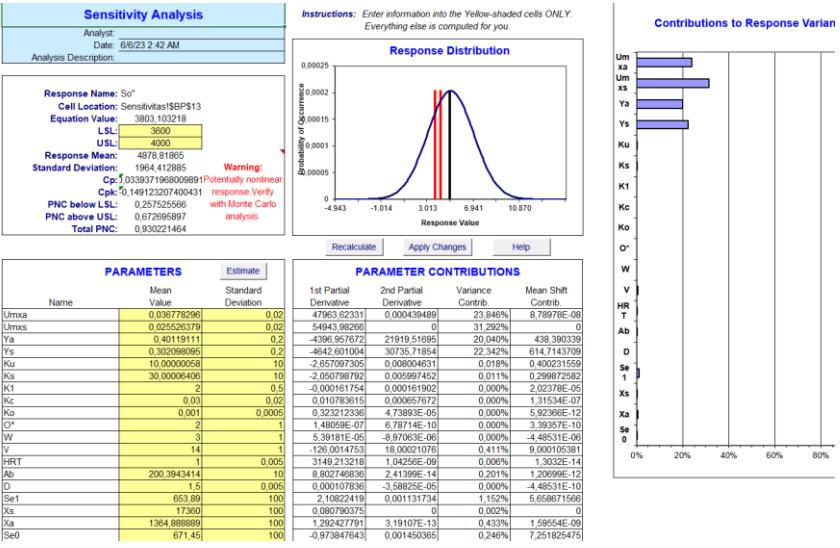
- Pengadaptasian mikroorganisme terhadap LCKS.
- Pengadaptasian dilakukan dengan cara mengganti glukosa secara perlahan hingga glukosa telah 100% tergantikan dengan limbah LCKS dan efisiensi penurunan COD yang cukup tinggi dan stabil.



# GANTT CHART PELAKSANAAN (5)

4

## Analisis data



- Analisis pengaruh HRT terhadap parameter biokinetika terhadap laju produksi biohidrogen dan biometana.
- Pengembangan model biokinetika (untuk implementasi skala lapangan):  
Kondisi *unsteady state* tanpa inhibitor, menggunakan persamaan Monod. Mempertimbangkan kesetimbangan substrat, laju pertumbuhan biomassa melekat dan tersuspensi, konsentrasi oksigen terlarut dan HRT.

# RAB RISET/PROJECT

**TOTAL ANGGARAN :**

**Rp. 350.000.000,-  
(Tiga ratus lima puluh juta rupiah)**

No	Uraian	Spesifikasi	Vol	Satuan	Jumlah (Vol x Sat)
<b>Bahan</b>					
1	COD	Reagent kimia habis pakai (unit)	1	31,631,667	31,631,667
2	BOD		1	7,317,000	7,317,000
3	Buffer pH		1	1,890,000	1,890,000
4	Minyak dan lemak		1	10,837,333	10,837,333
5	Nitrogen total		1	4,556,000	4,556,000
6	Nitrit dan nitrat		1	16,731,667	16,731,667
7	Amonia		1	7,209,333	7,209,333
8	TKKS mentah	Stalk dan spikelet (kg)	40	250,000	10,000,000
<b>Pengujian dasar</b>					
1	Pengujian SEM		8	600,000	4,800,000
2	Pengujian EDX		8	350,000	2,800,000
3	Pengujian FTIR		8	500,000	4,000,000
4	Microbial activity		8	4,500,000	36,000,000
<b>Peralatan</b>					
1	Gas carier GC-MS VFA	Gas helium, gas nitrogen, gas nitrogen	1	26,575,000	26,575,000
2	Kertas saring Ashless	Whatman 41 Filter paper Ashless diameter 47mm Cat. 1441.047	10	390,000	3,900,000
3	Kertas saring Millipore	Whatman Cellulose 0.45 mm	1	2,693,000	2,693,000
4	Glassware	Tabung kaca, vial, labu pemisah, kjedhal tube (unit)	1	13,280,000	13,280,000
5	Tedlar bag	Polypropylene	6	1,440,000	8,640,000
6	Reaktor anaerobic RBC	Reaktor akrilik, time delay, kawat, baut, multi sensor, jasa perakitan	2	38,569,500	77,139,000
7	HD External	2TB Western Digital SSD	2	2,500,000	5,000,000
<b>Honorarium</b>					
1	Ketua peneliti	Orang	1	30,000,000	30,000,000
2	Anggota tim peneliti	Orang	3	10,000,000	30,000,000
3	Analisis lab	Orang	1	7,500,000	7,500,000
4	Perancang reaktor	Orang	1	7,500,000	7,500,000
<b>TOTAL</b>					<b>350,000,000</b>

# DAMPAK RISET/PROJECT

## Dampak Finansial

### a. Produksi Biogas:

- Dapat dijual atau digunakan untuk memenuhi kebutuhan energi
- Pendapatan dari penjualan gas atau mengurangi biaya bahan bakar.

### b. Pengurangan biaya pengolahan limbah

- Pengurangan kuantitas TKKS secara signifikan
- Lahan pengolahan dapat direduksi secara signifikan karena waktu detensi pengolahan dapat dipersingkat.
- Biaya operasional pengolahan lebih murah karena energi yang digunakan relatif lebih kecil dibandingkan unit konvensional.

### c. Pengembangan produk turunan

- Potensi produk pupuk organik TKKS yang tinggi kadar nutrien dari hasil pengolahan LCKS.

### d. Potensi pendanaan eksternal

- Inovasi teknologi ini dapat menarik minat investor atau lembaga pendanaan eksternal keberlanjutan proyek.

## Dampak Non-Finansial

### a. Lingkungan:

- Mengurangi limbah yang mencemari tanah dan air (untuk LCKS)
- Mereduksi emisi gas rumah kaca (untuk TKKS).

### b. Inovasi teknologi

- Metode pengolahan ini akan menjadi model aplikatif untuk pengolahan LCKS di lokasi industri kelapa sawit lain.

### c. Pengembangan kapasitas

- Peningkatan kapasitas peneliti dan industri kelapa sawit terkait bidang pengolahan LCKS dan alternatif energi terbarukan.

### d. Pengaruh pada kebijakan

- Inovasi teknologi ini dapat memenuhi kebijakan pemerintah terkait pengelolaan limbah dan energi terbarukan.
- Penerapan lebih lanjut dapat didorong melalui pembaruan regulasi maupun insentif.



Bumitama Gunajaya Agro

**TERIMA  
KASIH**